

**Regenerating foundry sand - using fluidised bed into which foundry dust is fed to heat up bed and maintain optimal bed temp.**

**Patent Assignee:** KGT GIESSEREITECHNIK GMBH; KGT GIESSEREITECH

**Inventors:** GODDERIDGE V; STUZZMANN W

### Patent Family

Patent Number	Kind	Date	Application Number	Kind	Date	Week	Type
EP 456027	A	19911113	EP 91106468	A	19910422	199146	B
DE 4015031	A	19911114	DE 4015031	A	19900510	199147	
DE 4015031	C2	19930617	DE 4015031	A	19900510	199324	
EP 456027	B1	19940126	EP 91106468	A	19910422	199404	
US 5289920	A	19940301	US 91698402	A	19910510	199409	
DE 59100931	G	19940310	DE 500931	A	19910422	199411	
			EP 91106468	A	19910422		

**Priority Applications (Number Kind Date):** DE 4015031 A ( 19900510)

**Cited Patents:** 2. journal ref.; DE 3232481; DE 3903604; GB 2034679; GB 2077614

### Patent Details

Patent	Kind	Language	Page	Main IPC	Filing Notes
EP 456027	A				
Designated States (Regional): AT BE CH DE FR GB IT LI LU NL					
DE 4015031	C2		5	B22C-005/00	
EP 456027	B1	G	6	B22C-005/08	
Designated States (Regional): AT BE CH DE FR GB IT LI LU NL					
US 5289920	A		4	B03B-009/04	
DE 59100931	G			B22C-005/08	Based on patent EP 456027

### Abstract:

EP 456027 A

Method of regenerating foundry sand consists of producing a fluidised bed (4) inside a furnace which is made up of material amounts of old sand (1) which has been freed from fine particles and dust. The bed is heated to the reaction temp. at which residual organic binder is burnt off. Non-burnable components of the dust fraction are then sintered or calcined in the post firing chamber (3) above the bed to render them inert. The regenerated sand is then removed via (5) and the inert dust separated from the off-gas in a separator (12) after passing through a heat exchanger (11).

**ADVANTAGE** - Minimum energy requirements are experienced as the heating and maintaining of the fluidised bed temp. is partially or totally controlled by the heat contact of the added dust. (6pp Dwg.No.1/1)

DE 4015031 C

Used foundry sand is regenerated and dust arising in the sand circuit is treated in a fluidised bed furnace with a lower

fluidised bed (4) and an upper after-combustion space (3). The bed, formed from used sand, is heated to 500-900 deg.C by fuel gas (14) and dust is introduced from a silo (9) into the bed, driven by preheated air in a pipe (10). The non-combustible fractions are rendered inert by sintering and/or calcining. Regenerated sand and inert material pass through a heat exchanger (11) to preheat air.

ADVANTAGE - Minimises energy balance, renders dust inert.

Dwg.1/1

EP 456027 B

Process for thermal regeneration of returned foundry sand (1) as well as treatment of dust formed during circulation of the sand using a fluidised-bed furnace with a fluidised bed (4) and a post-combustion chamber (3) as well as an exhaust-air heat exchanger (11), characterised in that heating of the fluidised bed (4), which has been raised to reaction temperature, is carried out at least to a substantial extent with the organic dust fraction obtained during the mechanical preparation of the waste sand, that non-combustible components of the dust fraction are at the latest in post-combustion of the fluidised-bed furnace purged by sintering and/or calcination processes, and that the regenerated material (5) and the purged dust given via the heat exchanger (11) are separately retrieved from the process.

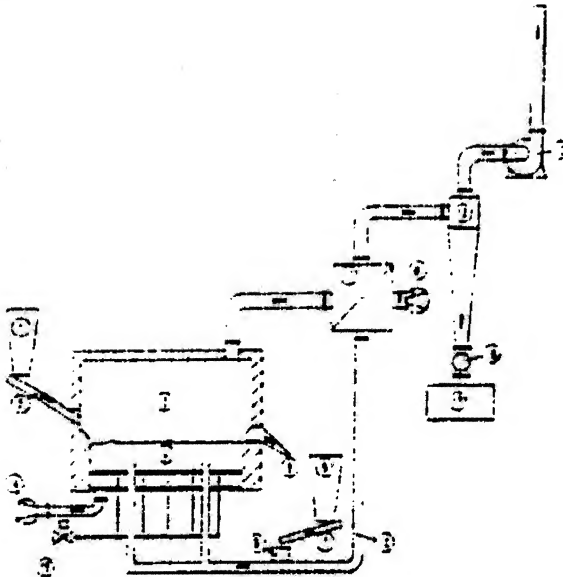
Dwg.1/1

US 5289920 A

Used sand from foundry plant is recovered for reuse by forming a fluidised bed (4) in a kiln having an upper post-combustion space (3) and outlet for gases but containing combustible organic components and incombustible inorganic components is introduced (9) into the fluid bed, maintaining reaction temp. Deactivated inorganic components with combustion gases are separated (12) from the gases.

ADVANTAGE - Dust is deactivated with minimum energy consumption.

Dwg.1/1



Derwent World Patents Index

© 2005 Derwent Information Ltd. All rights reserved.

Dialog® File Number 351 Accession Number 8830019



DEUTSCHES  
PATENTAMT

12 Offenlegungsschrift  
10 DE 40 15 031 A 1

51 Int. Cl. 5:  
B22 C 5/18  
F23 G 7/14

21 Aktenzeichen: P 40 15 031.3  
22 Anmeldetag: 10. 5. 90  
43 Offenlegungstag: 14. 11. 91

*Keine Wirbel-Wirbelkammer!*  
*B. T. T. T. T.*

DE 40 15 031 A 1

71 Anmelder:

KGT Giessereitechnik GmbH, 4000 Düsseldorf, DE

72 Vertreter:

Pfenning, J., Dipl.-Ing., 1000 Berlin; Meinig, K.,  
Dipl.-Phys.; Butenschön, A., Dipl.-Ing. Dr.-Ing.,  
Pat.-Anwälte, 8000 München; Bergmann, J.,  
Dipl.-Ing., Pat.- u. Rechtsanw., 1000 Berlin; Nöth, H.,  
Dipl.-Phys., Pat.-Anw., 8000 München

73 Erfinder:

Godderidge, Volker, Alt-Irdning, AT; Stuzmann,  
Walter, 4005 Meerbusch, DE

Prüfungsantrag gem. § 44 PatG ist gestellt

54 Verfahren zum thermischen Regenerieren von in Gießereien anfallenden Altsanden, sowie zur Behandlung der im Sandkreislauf anfallenden Stäube

57 Es wird ein Verfahren zum thermischen Regenerieren von in Gießereien anfallendem Altsand, sowie zur Behandlung der im Sandkreislauf anfallenden Stäube, unter Verwendung eines Wirbelschichtofens mit einer Wirbelschicht und einem Nachverbrennungsraum sowie einem abluftseitigen Wärmetauscher beschrieben. Hierbei erfolgt die Beheizung der auf Reaktionstemperatur gebrachten Wirbelschicht wenigstens zu einem erheblichen Teil mit der bei der mechanischen Aufbereitung des Altsandes gewonnenen organischen Staubfraktion. Die nicht brennbaren Komponenten der Staubfraktion werden spätestens in der Nachverbrennung des Wirbelschichtofens durch Sinter- und/oder Kalzinierungsprozesse inertisiert und das Regenerat und der über den Wärmetauscher gegebene inertisierte Staub werden getrennt aus dem Verfahrensablauf ausgebracht. Vorteilhaft kann der Staub temperaturabhängig dosiert in die Wirbelschicht eingebracht werden.

DE 40 15 031 A 1

Die Erfindung bezieht sich auf ein Verfahren zur thermischen Regenerierung von in Gießereien anfallendem Altsand gemäß Oberbegriff des Anspruchs 1.

Derartige Verfahren sind ganz allgemein bekannt. Gießerei-Altsand, so wie er bei der Aufbereitung benutzter Sandformen anfällt, muß zunächst zumindest grob aufbereitet werden, wobei mit mechanischen Mitteln, wie Hammermühlen große Sandklumpen zerschlagen werden, über Magnetscheider Gußreste abgetragen werden und über Windsichter die bei der mechanischen Aufbereitung anfallenden Staubkomponenten abgetrennt werden, bevor nach gegebenenfalls weiteren mechanischen Behandlungsstufen eine thermische Aufbereitung des Altsandes vorgenommen werden kann.

Bei einer Vielzahl industrieller Verfahrensabläufe finden Wirlschichtprozesse Anwendung, bei denen innerhalb eines Wirlschichtofens aus Staub- bzw. feinst grobkörnigen Feststoffen und einem von unten einblasenden Anström- oder Wirbelgas eine Wirlschicht ausgebildet wird, in welcher sowohl exotherme als auch endotherme Prozesse ablaufen. Als feinkörnige Feststoffe für die Vorgabe exothermer Reaktionen wird beispielsweise staubförmige Kohle in die Wirlschicht eingebracht. Ein bekanntes Wirlschichtverfahren mit exothermer Reaktion, bei der jedoch kein Brennstoff in Form eines Feststoffs für die Beheizung der Wirlschicht eingesetzt wird, ist die Abrostung sulfidischer Erze, wie Pyrite, Bleiglanz oder Zinkblende innerhalb einer solchen Wirlschicht. Bekannte Wirlschichtprozesse mit endothermer Reaktion sind die Trocknung, Kalzinierung, Sinterung von staubförmigen bis körnigem Schüttgut.

Bei einem bekannten Verfahren zur Übertragung der in der Wirlschicht eines Wirlschichtofens anfallenden Wärme auf einen wärmeverbrauchenden Prozeß (DE 32 32 481 A1) finden die exothermen und endothermen Prozesse innerhalb des Wirlschichtofens getrennt voneinander statt. Hierfür wird innerhalb des Wirlschichtofens im Bereich des Ofenbodens eine Wirlschicht aus eingebrachtem Rieselstoff, wie Kohle, Müll, metallischen Stäuben oder dergleichen, für einen exothermen Verbrennungsvorgang ausgebildet. Der Ofenboden ist als Begasungsboden ausgebildet und besitzt mittig am Ende eines sich konisch verjüngenden Abschnittes eine Austragsöffnung für das Reaktionsprodukt. Rieselfähige Feststoffe, wie beispielsweise zu glühender harzhaltiger Altsand, aber auch Quarzsand oder Ton wird über ein als Wärmetauscher wirkendes Rohrsystem innerhalb des Wirlschichtofens durch diesen hindurchgeleitet, um schließlich einem externen Sammelbehälter zugeführt zu werden, aus dem das Regenerat dann abgezogen werden kann. Diese bekannte Wirlschichtofenanordnung ist besonders geeignet zum Aufbereiten oder Umwandeln von spezifisch schweren Stoffen, so z. B. für die Abrostung sulfidischer Erze. Gleichmaßen läßt sich das bekannte Verfahren bei entsprechend abgewandeltem Vorrichtungsaufbau zur Aufbereitung und Umwandlung spezifisch leichter Stoffe, so z. B. von harzhaltigen Bindemitteln oder Bindemittelresten, so wie sie Altsand anhaften, einsetzen.

Unabhängig hiervon gehört es auch zum Stand der Technik kohlenstoffhaltige Materialien in Feuerungen mit stationärer Wirlschicht zu verbrennen. Beim Betrieb der Feuerung wird Festmaterial aus der Wirlschichtbrennkammer abgezogen, und zwar das aus der

Asche und dem verwendeten Inertmaterial, wie beispielsweise Quarzsand bestehende Bettmaterial insgesamt. Dieses Material enthält Feinteile, die der Wirlschicht erneut zugeführt werden können (DE PS 5 37 355).

Aus der GB 20 77 614 A ist eine Vorrichtung bekannt, bei der das abgezogene Material einer Windsichtung unterzogen wird, wobei die Luft vor dem Zusammenführen mit dem Material von zumindest einem Teil des Festmaterials direkt erwärmt wird. Nach dem Zusammenführen mit dem abgezogenen Wirlschichtmaterial nimmt die Luft von diesem Wärme auf, wonach sie mit dem Feinteil des Schichtmaterials über ein zusätzlich durch Luft beaufschlagtes Förderrohr dem Brennraum der Wirlschichtfeuerung wieder zugeführt wird.

Von diesem Stand der Technik ausgehend liegt der vorliegenden Erfindung die Aufgabe zugrunde, ein Verfahren zur Inertisierung von Stäuben aus dem in Gießereien anfallendem Altsand zu schaffen, wie sie bei der Wiederaufbereitung durch das Trennen von Guß und Sand, das Sieben, Klassieren, Mischen und dergleichen mechanische Zerkleinerungsmaßnahmen entstehen, wobei gleichzeitig eine Minimierung der Energiebilanz ermöglicht werden soll.

Die Lösung dieser Aufgabe wird erfindungsgemäß durch die im Kennzeichen des Anspruchs 1 angegebenen Merkmale erreicht.

Vorteilhafte Weiterbildungen und Ausgestaltungen dieser Verfahrensweise ergeben sich aus den Unteransprüchen.

Dadurch, daß der bei der mechanischen Vorreinigung des Altsandes anfallende Staub mit einem erheblichen Anteil an organischen brennbaren Komponenten vor der thermischen Aufbereitung des Sandes abgetrennt wird, erhält man ein staubförmiges Material mit exothermer Energiebilanz. Die thermische Aufbereitung des Altsandes erfolgt nach der Abtrennung der anfallenden Staubkomponenten in einem Wirlschichtofen, wobei der Altsand selbst die Wirlschicht bildet. Die endotherme Aufbereitung des Altsandes geschieht in vorteilhafter Weise unter Ausnutzung des exothermen Prozesses der Verbrennung der organischen Staubkomponente innerhalb der Wirlschicht. Die nicht brennbaren Komponenten des Staubes werden hierbei spätestens in der oberhalb der Wirlschicht liegenden Nachverbrennungszone des Wirlschichtofens inertisiert. Die dieser thermischen Aufbereitung vorgeschaltete mechanische Aufbereitung des Sandes ermöglicht für den erfindungsgemäßen Verfahrensablauf eine einfache Abtrennung der Stäube, etwa durch Absaugen und Abscheiden derselben in an sich bekannten Filteranlagen. Die Stäube bestehen im wesentlichen aus einer feinkörnigen Quarzfraktion, gegebenenfalls aus anderen anorganischen Stoffen, wie Tonpartikeln und aus einer nicht unerheblichen organischen Komponente aus staubförmigen Harzverbindungen. Derartige Staubbemische müßten, würden sie nicht in den Verfahrenskreislauf rückgeführt, Sonderdeponien zugeführt werden, das heißt, sie sind nur mit erheblichem Kostenaufwand zu entsorgen. Die erfindungsgemäße Inertisierung der Stäube macht das Verbringen derselben auf Sondermülldeponien überflüssig und verbessert darüberhinaus die Energiebilanz für den thermischen Aufbereitungsschritt des Altsandes erheblich.

Das Einblasen der Stäube, so wie sie aus dem Sandkreislauf einer Gießerei gewonnen werden, erfolgt auf einfache Weise über den Boden des Wirlschichtofens in die Wirlschicht mittels über Wärmetauscher vorge-

wärme Luft als Transportmittel, die als Anströmgas für die Wirbelschicht dient. Damit ist eine direkte Nutzung der brennbaren Bestandteile der Stäube zur Substitution der Primärenergie für die Beheizung des Wirbelschichtofens gegeben. Die Inertisierung des eingeblasenen Staubes, soweit es sich hierbei um unbrennbare Komponenten handelt, erfolgt somit praktisch gleichzeitig mit der thermischen Regeneration des Gieberei-Altandes. Die Abwärme des Wirbelschichtofens wird zur Vorwärmung der Einblasluft verwendet.

Die beiliegende Zeichnung zeigt eine beispielsweise Ausführungsform einer Vorrichtung zur Durchführung des Verfahrens anhand derer nachfolgend die Erfindung näher erläutert werden soll.

Wie aus der Darstellung zu entnehmen, teilt sich der Innenraum des Wirbelschichtofens in die untere Wirbelschicht 4 und den oberen Nachverbrennungsraum 3, wobei in üblicher Weise die Wirbelschicht von der Anströmkammer für das Wirbelgas durch einen Siebboden oder dergleichen Lochplatte getrennt ist. Der aus der nicht dargestellten mechanischen Vorrichtung gewonnene Altand, der zuvor von der Feinkorn-Komponente bzw. dort angefallenen Stäuben befreit worden ist, wird über eine Dosiervorrichtung 2 in der dargestellten Weise in den Wirbelschichtofen eingebracht. Der Altand selbst gibt somit die Wirbelschicht 4 vor, dessen Verweilzeit innerhalb des Ofens so gesteuert wird, daß die an diesem noch anhaftenden brennbaren Binderreste innerhalb der Wirbelschicht 4 verbrannt werden, gegebenenfalls eine Kalzinierung erfolgt. Das bei dieser thermischen Regenerierung anfallende Regenerat 5 wird aus dem Ofen ausgetragen, um so der Neubildung von Giebereiformen zur Verfügung zu stehen.

Während der Anfahrphase des Wirbelschichtofens 3, 4 wird zunächst eine Sandschicht im Ofen bis zur Erreichung einer vorgegebenen Solltemperatur von im allgemeinen 500°C bis 900°C mittels Fremdenergie über ein Brenngas aufgeheizt, welches über ein Ventil 15 dosierbar in einen mittels Ventilator 14 beschleunigten Anstrom gegeben wird. Nach Erreichung der Solltemperatur innerhalb der Wirbelschicht 4 wird der aus dem Sandkreislauf gewonnene Staub über eine Staubaufgabe 6 und eine dosierende Zuführung 7 sowie ein Zwischensilo 9 von unten her in die Wirbelschicht 4 eingebracht. Als Transportmittel für den Staub durch eine Rohrlleitung 10 dient hierbei Luft die mittels eines Wärmetauschers 11 vorgewärmt worden ist. Der Wärmetauscher 11 ist einerseits mit dem Auslaß der Nachverbrennungskammer 3 des Wirbelschichtofens verbunden und andererseits mit einem Gebläse 8 über das Frischluft zugeführt wird, die den Wärmetauscher dann in der gewünschten vorgewärmten Form über die Rohrlleitung 10 verläßt. Die abgekühlte Heißluft aus dem Wirbelschichtofen wird vom Wärmetauscher 11 einem Abscheider 12 zugeführt, der beispielsweise ein Zyklonabscheider oder eine geeignete Filtervorrichtung sein kann, mittels welcher die inertisierten bzw. kalzinieren Stäube vor dem Ausbringen der Abluft über einen Ventilator 13 in die Umwelt gereinigt werden.

Vom Zwischensilo 9, wird der Staub mit seinen organischen brennbaren Bestandteilen über speziellen Lansen oder dergleichen in die Rohrlleitung 10 zur Bildung eines brennbaren Staubluftgemisches eindosiert. Je nach gegenwärtigem Heizwert des Staubes kann das Brenngas über das Ventil 15 gedrosselt bzw. ganz abgeschaltet werden, so daß die Beheizung der Wirbelschicht und die Aufrechterhaltung der Solltemperatur in derselben ausschließlich über den Staub erfolgt. Die hierfür

erforderliche temperaturabhängige Dosierung kann über eine an sich bekannte Rückkopplungsschaltung gesteuert werden. In dem Abscheider 12 gewonnener inertisierter Staub wird über eine Zellenradabschleuse oder dergleichen Vorrichtung aus dem beschriebenen Rohrsystem ausgetragen und in einem Container 17 gesammelt. Diesem Sammelgefäß kann beispielsweise ein Pelletisiermischer beigegeben sein oder er kann als solcher ausgebildet werden.

Der durch die Wirbelschicht 4 beim Hindurchführen verbrennende über die Leitung 10 zugeführte Staub ist in der Nachverbrennungskammer 3 einer Nachverbrennung unterworfen, so daß in jedem Fall sichergestellt wird, daß er den Wirbelschichtofen in vollständig inertisierter Form verläßt.

#### Patentsprüche

1. Verfahren zum thermischen Regenerieren von in Giebereien anfallendem Altand, sowie zur Behandlung der im Sandkreislauf anfallenden Stäube, unter Verwendung eines Wirbelschichtofens mit einer Wirbelschicht und einem Nachverbrennungsraum sowie einem abluftseitigen Wärmetauscher, dadurch gekennzeichnet, daß die Beheizung der auf Reaktionstemperatur gebrachten Wirbelschicht wenigstens zu einem erheblichen Teil mit der bei der mechanischen Aufbereitung des Altandes gewonnenen organischen Stauffraktion vorgenommen wird, daß die nicht brennbaren Komponenten der Stauffraktion spätestens in der Nachverbrennung des Wirbelschichtofens durch Sinter- und/oder Kalzinierungsprozesse inertisiert werden und daß das Regenerat und der über den Wärmetauscher gegebene inertisierte Staub getrennt aus dem Verfahrenslauf ausgebracht werden.

2. Verfahrensanspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß der Staub temperaturabhängig dosiert in die Wirbelschicht eingebracht wird.

3. Verfahren nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß der Staub mittels über Wärmetauscher vorgewärmter Luft in die Wärmeschicht eingeblasen wird.

4. Verfahren nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß die Vorwärmung und Zündung bzw. Verbrennung des brennbaren Anteils des Staubes in der Wirbelschicht und die Nachverbrennung in der oberhalb der Wirbelschicht befindlichen Nachverbrennungskammer erfolgt.

5. Verfahren nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß das Anfahren des Wirbelschichtofens bis zur Aufheizung der Wirbelschicht auf die Reaktionstemperatur mittels Fremdenergie, etwa mit Brenngas vorgenommen wird.

Hierzu 1 Seite(n) Zeichnungen

